

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ТЕПЛОПЕРЕНОСА В ВАННЕ ПЛАВИЛЬНОЙ ПЕЧИ

При разработке численной схемы плавильной печи целесообразно тщательно учесть особенности расплава. Первой такой особенностью является его большая плотность. Учитывая также большую вязкость и медленное движение (практически ползущее), можно уверенно считать расплав несжимаемой жидкостью. Конечно, его плотность зависит от температуры, а температура в ванне изменяется, но, во-первых, эта зависимость слабая и, во-вторых, температура расплава в ванне изменяется от 1000 °С до 1580 °С (максимум), что приводит к относительно малым изменениям плотности. Иными словами, с достаточной точностью можно считать для расплава $\text{div } \mathbf{v} = 0$ и записать уравнения движения в виде:

- в проекции на ось x

$$\rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial x} + 2 \frac{\partial}{\partial x} \left(\mu \frac{\partial u}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left[\mu \left(\frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right) \right] + \frac{\partial}{\partial z} \left[\mu \left(\frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial w}{\partial x} \right) \right]; \quad (1)$$

- в проекции на ось y

$$\rho \left(u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} + w \frac{\partial v}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial y} + \frac{\partial}{\partial x} \left[\mu \left(\frac{\partial v}{\partial x} + \frac{\partial u}{\partial y} \right) \right] + 2 \frac{\partial}{\partial y} \left(\mu \frac{\partial v}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left[\mu \left(\frac{\partial v}{\partial z} + \frac{\partial w}{\partial y} \right) \right]; \quad (2)$$

- в проекции на ось z

$$\rho \left(u \frac{\partial w}{\partial x} + v \frac{\partial w}{\partial y} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial z} + \frac{\partial}{\partial x} \left[\mu \left(\frac{\partial w}{\partial x} + \frac{\partial u}{\partial z} \right) \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[\mu \left(\frac{\partial w}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial z} \right) \right] + 2 \frac{\partial}{\partial z} \left(\mu \frac{\partial w}{\partial z} \right) - \rho g; \quad (3)$$

Вязкость расплава существенно зависит от температуры. Однако уравнения (1)–(3) – это уравнения баланса импульса для бесконечно малого объёма. При составлении этого баланса можно считать, что температура расплава, а следовательно, и его вязкость, в пределах элементарного объёма одинакова. Тогда μ можно вынести из-под знака производных, что приводит к упрощению уравнений.

В самом деле, например в уравнении (1) можно при этом выделить слагаемые

$$\mu \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \mu \frac{\partial^2 v}{\partial y \partial x} + \mu \frac{\partial^2 w}{\partial z \partial x} = \mu \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} \right) = 0,$$

и аналогично для уравнений (2) и (3). Заметим, что такой подход не исключает учёта зависимости μ от температуры, поэтому окончательный вид уравнений движения можно представить следующим образом (для оси x)

$$\rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(\mu \frac{\partial u}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left(\mu \frac{\partial u}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(\mu \frac{\partial u}{\partial z} \right).$$

Для других осей уравнение записывается аналогично.

Уравнение неразрывности также можно упростить. Хотя формально мы должны учитывать наличие внутренних источников (стоков) массы, фактически мы этого сделать не можем из-за неопределенности кинетики физико-химических превращений и отсутствия математического описания этой кинетики. Поэтому будем использовать уравнение неразрывности в форме

$$\frac{\partial}{\partial x}(\rho u) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho v) + \frac{\partial}{\partial z}(\rho w) = 0.$$

Здесь мы несколько противоречим сделанному выше утверждению о несжимаемости расплава, однако, во-первых, введение плотности под знаки производных не слишком усложняет уравнение, а, во-вторых, мы готовим почву для дальнейшего учета теплообмена.

Построение дискретного аналога всегда нужно выполнять для безразмерных уравнений, поскольку в этом случае легче оценить порядок аппроксимации и устойчивость численной схемы. Поэтому введем соответствующие безразмерные параметры.

Будем отсчитывать компоненты скорости в долях *среднерасходной* скорости расплава в протоке $V_0 = P/(86,4 \cdot \rho_0 \cdot z_2 \cdot b_2)$ м/с, где ρ_0 – масштабное значение плотности, P – производительность печи, z_2 – высота протока, b_2 – ширина протока. Индекс «0» у теплофизических параметров характеризует значение при масштабной температуре T_0 . В качестве характерной длины примем длину L :

$$U = \frac{u}{V_0}, V = \frac{v}{V_0}, W = \frac{w}{V_0}, X = \frac{x}{L}, Y = \frac{y}{L}, Z = \frac{z}{L}, H = \frac{h}{L}, B = \frac{b}{L},$$

$$Z_2 = \frac{z_2}{L}, B_2 = \frac{b_2}{L}, X_1 = \frac{x_1}{L}, \tilde{\rho} = \frac{\rho}{\rho_0}, \tilde{\mu} = \frac{\mu}{\mu_0}.$$

Здесь h – глубина слоя расплава в ванне, b – ширина ванны, x_1 – длина загрузочной части ванны. Подстановка этих соотношений в консервативную форму записи уравнения в проекции на ось x (для других осей аналогично) приводит к выражению:

$$\frac{\partial P}{\partial X} + \frac{\partial}{\partial X} \left(\tilde{\rho} U^2 - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial X} \right) + \frac{\partial}{\partial Y} \left(\tilde{\rho} UV - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial Y} \right) + \frac{\partial}{\partial Z} \left(\tilde{\rho} UW - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial Z} \right) = 0,$$

где $P = p/(\rho_0 V_0^2)$ – безразмерное давление или число Эйлера, $\text{Re} = \rho_0 V_0 L / \mu_0$ – число Рейнольдса, $\text{Fr} = V_0^2 / (gL)$ – число Фруда.

Введем обозначения

$$\begin{aligned} F_1 &= \tilde{\rho} U^2 - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial X}, \quad G_1 = \tilde{\rho} UV - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial Y}, \quad H_1 = \tilde{\rho} UW - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial U}{\partial Z}, \\ F_2 &= \tilde{\rho} UV - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial V}{\partial X}, \quad G_2 = \tilde{\rho} V^2 - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial V}{\partial Y}, \quad H_2 = \tilde{\rho} VW - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial V}{\partial Z}, \\ F_3 &= \tilde{\rho} UW - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial W}{\partial X}, \quad G_3 = \tilde{\rho} VW - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial W}{\partial Y}, \quad H_3 = \tilde{\rho} W^2 - \frac{\tilde{\mu}}{\text{Re}} \frac{\partial W}{\partial Z}. \end{aligned}$$

Тогда уравнения движения можно переписать в виде:

$$\left. \begin{aligned} \frac{\partial P}{\partial X} + \frac{\partial F_1}{\partial X} + \frac{\partial G_1}{\partial Y} + \frac{\partial H_1}{\partial Z} &= 0; \\ \frac{\partial P}{\partial Y} + \frac{\partial F_2}{\partial X} + \frac{\partial G_2}{\partial Y} + \frac{\partial H_2}{\partial Z} &= 0; \\ \frac{\partial P}{\partial Z} + \frac{\partial F_3}{\partial X} + \frac{\partial G_3}{\partial Y} + \frac{\partial H_3}{\partial Z} + \frac{\tilde{\rho}}{\text{Fr}} &= 0. \end{aligned} \right\}$$

Решение данной системы уравнений предполагается выполнять с использованием конечно-разностных методов.